# This Page Is Inserted by IFW Operations and is not a part of the Official Record

# **BEST AVAILABLE IMAGES**

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images may include (but are not limited to):

- BLACK BORDERS
- TEXT CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES
- FADED TEXT
- ILLEGIBLE TEXT
- SKEWED/SLANTED IMAGES
- COLORED PHOTOS
- BLACK OR VERY BLACK AND WHITE DARK PHOTOS
- GRAY SCALE DOCUMENTS

# IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning documents will not correct images, please do not report the images to the Image Problems Mailbox.

#### PATENT ABSTRACTS OF JAPAN

(11)Publication number:

55-018286

(43)Date of publication of application: 08.02.1980

(51)Int.CI.

CO2F 1/24

/O1\A !! !!

CO2F 1/52

(21)Application number: 53-092216

(71)Applicant :

MIURA ENG INTERNATL KK

(22)Date of filing:

27.07.1978

(72)Inventor:

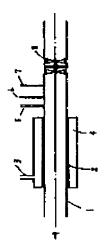
MIURA MITSUGI

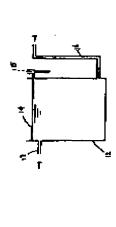
ABE MITSUE

#### (54) FLOATING SEPARATION OF MATTER INCLUDED IN WASTE WATER

#### (57)Abstract:

PURPOSE: To purify waste water simply in a short time by the procedure in which a coagulant with air is added to waste water containing oils and solids to form coagulated flocs containing air bubbles and then the flocs are made to buoy up for themselves for separation. CONSTITUTION: A coagulant is added, with air, to waste water containing oils and solids to form coagulated flocs containing air bubbles with stirring, and then the flocs are buoyed up for themselves for separation. For example, the flocs are buoyed up through a metal tube and then separated. The metal tube 1 is tipped with the porous ceramic or sintered metal tube 2, and air supplied through the pressure air pipe 3 is supplied through the pressure air chamber 4 outside the porous tube 2 to waste water containing oils and foreign matters in the tube. To the aerated waste water, an alkali liquid from the pipe 5, an inorganic coagulant from the pipe 6, and a high polymer coagulant from the pipe 7 are added to form flocs containing air bubbles with stirring. And, the floated flocs are overflowed from the overflow groove 15.





#### LEGAL STATUS

[Date of request for examination]

[Date of sending the examiner's decision of rejection]

[Kind of final disposal of application other than the examiner's decision of rejection or application converted registration]

[Date of final disposal for application]

[Patent number]

[Date of registration]

[Number of appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of requesting appeal against examiner's decision of rejection]

[Date of extinction of right]

Copyright (C); 1998,2000 Japanese Patent Office

## (B) 日本国特許庁 (JP)

の特許 出願公開

## ⑫公開特許公報(A)

昭55—18286

60Int. Cl.3 C 02 F 1/24 1/52 識別記号

庁内整理番号 6939-4D 6770-4D

**砂公開 昭和55年(1980)2月8日** 

発明の数 審査請求 未請求

(全 3 頁)

### ❷排水中含有物の浮上分離方法

创特

昭53-92216

20出

昭53(1978) 7月27日

勿発

三浦貢

大阪市住吉区帝塚山東2丁目13

安部ミツエ ⑦発 明 者

横浜市緑区青葉台1丁目11番地

人 ミウラ・エンジニヤリング・イ の出願

ンターナショナル株式会社 大阪市住吉区帝塚山東2丁目13

番地

1.発明の名称

排水中含有物の浮上分離方法

2. 特許請求の範囲

閻形動や油を含む排水に凝集剤を加え水中に 空気の存在する状体で攪拌して含気泡凝集フロ ンクを作り、含気泡凝集フロツクを分服槽で自 ら浮上分離させるととを特長とする排水中,含有 物の浮上分離方法。

,8. 発明の辞細な説明

水中に製泡している固形物や油の分離に凝集 削を加えて生成した凝集フロツクを、水槽底が らの気泡で上昇させる浮上分離法が広く採用さ れている。

その方法には水槽底の管の小孔から加圧空気を **秋出して気泡を上昇させるのと、水を加圧して** 溶存酸素量を大にした加圧水を常圧下の 権底に 送り溶解度の差により発生した微小気泡を上昇 させるのとがある。

いずれも上昇する気泡が藤集フロツクに付着し て、付着気泡の浮力により浮上分離するもので

この方法は要集フロックに付着せずに上昇する 気息があり、また水中の各所に存在する全ての 歴集フロツクに浮上に必要な気泡量を付着させ る必要のため、所要時間が 20~ 80 分間の長時 関かかるのが通常である。

本発明は凝集フロックを振めて短時間かつ簡単 に分離する方法にかかる。

従来の豪集フロック生成は、懸池物や懸咄油を 含む水を PB 網整し硫酸ばん土ポリ塩化アルミニ ウム等の無機凝集剤を加えたり或は無機凝集剤 と高分子農集剤の双方を加えるが、この反応は 処理水と凝集剤被との液々攪拌によつて生成さ

生成フロツクは自身では伊上力が全くなく、と の伊上には前述した二方法のいずれかで措底か ら上昇する気泡がフロックに付 たて初めても 昇力が生ずる。

特開 昭55-18286(2)

含気泡凝集フロックを作る方法の二例を説明する。

第 1 図は金属管(1) の先に陶器や焼給金属で作られた多孔質管(2) をつなぎ加圧空気管(3) から送られる加圧空気が多孔質管の外部の加圧空気室(4) を経て管内の夾雑物や油分を含む原水に供給されるから、水は含気泡状体になる。

との含気泡水に(6) から PH 調整用のアルカリ液、(6) から無機凝集剤、(7) から高分子凝集剤が添加され提件機(8) で機件されて含気泡凝集フロンケが得られる。

第1図の工程の順序を逆にする方法、即ち、ア ルカリ液、無機凝集剤及び高分子凝集剤を加え て機律し、凝集フロックを作つた後に、多孔質 (2) を通らせ外部の加圧空気室(4) からの微小加圧 空気気泡に接触させ、必要ならば機神操作を加い たて加圧空気気泡に接触させて、含気泡凝集フロックを作る。

第2図は送波管(1)の原液中に(6)からアルカリ液 (6)から無機凝集剤を供給し、エジェクターノズ ル(9)より噴射すれば、ノズル出口に真空が発生 し空気管 (10)より空気が波管(7)より高分子凝集 剤が吸引され、激しく機拌されるので管 (11)中 に含気泡凝集フロックが生成される。との場合 (6)(6)からのアルカリ液無概凝集剤の添加を止め、 液管(7)から凝集剤を裏空吸引させてもよい。 従来の排水処理の凝集剤添加方法は極めて静か に機拌するのが常識である。

大容量の椿の原水に数 ppm 数十 ppm の 数量の凝集剤を加えるのだから、機拌が激しい 器機拌効果があがるが水面から空気を巻きこんだり生成粗大凝集フロックを粉砕するので、それを避けるため水中で静かにかつ長く液々機拌するのが

本発明は従来法の番かに長い気泡を含ませない 機律とは全く逆で含気泡凝集フロックを作るため気泡が混入する機律をねらつたものである。 但し、実験の結果激しい機律を長く施すと要集 フロックが機綱に粉砕され沈殺も加圧浮上も不可能なフロックになることが初明した。

それに反し気泡を含有させる機能を 1/2 砂間等 と無めて短時間にすると好条件の含気泡凝集フ ロックが得られることが判明した。

第2図のエジェクターノズル方式はエジェクター後の空気吸引と高分子要素の機神は敷分の一砂の短時間であり良好な含気泡凝集フロックが得られるが、このエジェクター操作を数回直列に行えば凝集フロックが破壊される。

かくて得られた含気泡製集フロックを分離槽(12) で分離するが、製集フロックを分離槽の水面(14) に近い部分に供給管 (18)より供給する。

従つて含気泡凝集フロックは自らの浮上力により水面 (14) まで上昇した後溢流器 (15) より造流し、水は下方の排水管 (16) を通り造流器と同じ高

さより排出される。

第4回、第5回は分離槽 (12)の断面図の例で、 第4回は供給管 (18)より入つた処理水中の含気 泡裹集フロックが隔板 (17) (17) 間を右折左折す る間に自力で浮上し溶流構 (15)より添流し、第 5回では隔板 (17)の周囲を矢印に示す流れの間 に含気泡裹集フロックが浮上し湿流構 (16)より 流流する。

いずれの構造の場合も浮上距離が極めて短かい ため浮上分離は1分間以内の短時間で可能であ る。

上述で明らかなよりに本発明は

- (1) 1 秒間以内の短時間で含気泡凝集フロッ クが得られる。
- (2) 1 分間以内で含気泡要集フロックを増定 排出できるので排水中の固形物や袖分除去 に、安価な数値で高性能な分離が得られる

ム図面の簡単な<del>単数</del>

特長がある。

第1回、第8回は含気泡濃葉フロックを作る

原理、第8回は含気泡凝集フロンクの分散槽・

第	4	図	•	第	5	X	H	分	鰈	槽	Ø	平	圎	凶	£	示	す	0

(1)	金属管	(10)	空気管
(2)	多孔質管	(11)	管

(9) ...... エジエクターノズル

#### 特許出願人

ミウラ・エンジニヤリング・インターナショナル株式会社

取締役社長 三 浦 實

